

XP-002197638

(1)

AN - 1994-031322 [04]

A - [001] 017 03- 066 231 244 245 359 387 388 395 398 402 408 409 428 431
435 516 519 528 529 53& 57- 575 596 649 687 688 722

AP - JP19920179334 19920611

CPY - KURS

DC - A14 A32 A89

FS - CPI

IC - B29C41/12 ; B29K29/00 ; B29L7/00 ; C08J5/18 ; C08L29/04

KS - 0229 0780 2006 2007 2008 2179 2198 2371 2372 2386 2413 2441 2509 2513
2590 2654 2677 2851 3240

MC - A10-E09B2 A11-B04C A12-S06A

PA - (KURS) KURARAY CO LTD

PN - JP5337967 A 19931221 DW199404 B29C41/12 008pp

PR - JP19920179334 19920611

XA - C1994-014178

XIC - B29C-041/12 ; B29K-029/00 ; B29L-007/00 ; C08J-005/18 ; C08L-029/04

AB - J05337967 A process for the prodn. of polyvinyl alcohol (PVA) film is characterised by controlling its water content under 10 wt.% at a stripping stage in a film casting process which comprises: (1) flowing and spreading an aq. PVA soln. over a film casting part to form a liq. film, (2) drying the liq. film and (3) stripping resulting dried film from the film casting part.

- USE/ADVANTAGE - The prod. is suitable for optical components such as a polarising film, a phase contrast film, etc. because it has small local fluctuations of thickness and molecular orientation and a high max. drawing magnification.

- In an example, an aq. PVA soln. containing 100 pts.wt. of PVA prepd. by saponification of a polyvinyl ester, 12 pts.wt. of glycerine and 60 wt.% of water (on wet base) is fed to the die of a belt-type machine for film casting, flowed and spread over the moving belt driven by two rollers and dried by heating up to 150 deg.C in a hot air stream for a period of 120 secs. and dried film is stripped with the roller. The dried film has a water content of 9.0 wt.%(Dwg.0/4)

IW - PRODUCE POLYVINYL ALCOHOL FILM SUIT OPTICAL COMPONENT FILM CAST PROCESS COMPRISE FLOW SPREAD AQUEOUS PVA SOLUTION FILM CAST PART FORM LIQUID FILM DRY STRIP FILM CAST PART

IKW - PRODUCE POLYVINYL ALCOHOL FILM SUIT OPTICAL COMPONENT FILM CAST PROCESS COMPRISE FLOW SPREAD AQUEOUS PVA SOLUTION FILM CAST PART FORM LIQUID FILM DRY STRIP FILM CAST PART

NC - 001

OPD - 1992-06-11

ORD - 1993-12-21

PAW - (KURS) KURARAY CO LTD

TI - Prodn of polyvinyl alcohol film suitable for optical components by film casting process - comprising flowing and spreading aq PVA soln over film casting part to form liq film, drying and stripping film from casting part

A01 - [001] G0566-R G0022 D01 D12 D10 D51 D53 D58 D63 F41 ; P1707 P1694 ; S9999 S1285-R ; S9999 S1616 S1605 ; H0000 ; M9999 M2313 ; L9999 L2391 ; L9999 L2313 ;

- [002] ND07 ; N9999 N5743 ; N9999 N6780-R N6655 ; N9999 N6611-R ;

N9999 N6359 N6337 ; Q9999 Q8264-R ; B9999 B5243-R B4740 ; N9999
N6939-R ; N9999 N6177-R ; B9999 B3714 B3690 ; B9999 B4342 B4240 ;

DERWENT-ACC-NO: 1994-031322

DERWENT-WEEK: 199404

COPYRIGHT 1999 DERWENT INFORMATION LTD

TITLE: Prod'n of polyvinyl alcohol film suitable for
optical components by film casting process - comprising
flowing and spreading aq PVA soln over film casting part
to form liq film, drying and stripping film from casting
part

PRIORITY-DATA: 1992JP-0179334 (June 11, 1992)

PATENT-FAMILY:

PUB-NO	PUB-DATE	LANGUAGE
PAGES MAIN-IPC		
JP 05337967 A	December 21, 1993	N/A
B29C 041/12		008

INT-CL (IPC): B29C041/12, B29K029:00 , B29L007:00 , C08J005/18 ,
C08L029:04

ABSTRACTED-PUB-NO: JP 05337967A

BASIC-ABSTRACT:

A process for the prodn. of polyvinyl alcohol (PVA) film is characterised by controlling its water content under 10 wt.% at a stripping stage in a film casting process which comprises: (1) flowing and spreading an aq. PVA soln. over a film casting part to form a liq. film, (2) drying the liq. film and (3) stripping resulting dried film from the film casting part.

USE/ADVANTAGE - The prod. is suitable for optical components such as a polarising film, a phase contrast film, etc. because it has small local fluctuations of thickness and molecular orientation and a high max. drawing magnification.

In an example, an aq. PVA soln. containing 100 pts.wt. of PVA prep'd. by saponification of a polyvinyl ester, 12 pts.wt. of glycerine and 60 wt.% of water (on wet base) is fed to the die of a belt-type machine for film casting, flowed and spread over the moving belt driven by two rollers and dried by

heating up to 150 deg.C in a hot air stream for a period of 120 secs.
and
dried film is stripped with the roller. The dried film has a water
content of
9.0 wt.%.

(19)日本国特許庁 (J P)

(12) 公 開 特 許 公 報 (A)

(11)特許出願公開番号

特開平5-337967

(43)公開日 平成 5 年(1993)12月21日

(51)Int.Cl. ⁵	識別記号	庁内整理番号	F I	技術表示箇所
B 2 9 C 41/12		7310-4F		
C 0 8 J 5/18		9267-4F		
// B 2 9 K 29:00				
B 2 9 L 7:00		4F		
C 0 8 L 29:04		6904-4J		

審査請求 未請求 請求項の数 1 (全 8 頁)

(21)出願番号 特願平4-179334

(22)出願日 平成 4 年(1992) 6 月11日

(71)出願人 000001085

株式会社クラレ

岡山県倉敷市酒津1621番地

(72)発明者 向井 義晃

愛媛県西条市朔日市892番地 株式会社ク
ラレ内

(72)発明者 藤田 聡

愛媛県西条市朔日市892番地 株式会社ク
ラレ内

(72)発明者 窪津 彰

岡山県倉敷市酒津2045番地の 1 株式会
社クラレ内

(74)代理人 弁理士 杉本 修司

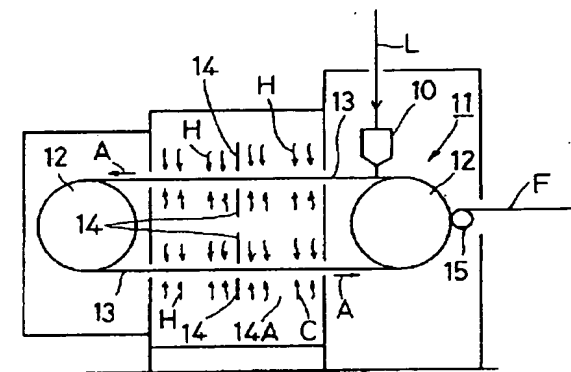
最終頁に続く

(54)【発明の名称】 ポリビニルアルコール系重合体フィルムの製造方法

(57)【要約】

【目的】 品質の優れたポリビニルアルコール系重合体フィルムの製造方法を提供する。

【構成】 ポリビニルアルコール系重合体の水溶液を溶液流延法によって製膜する製造方法において、キャスト用基材 13 から剥離する時のフィルム F の含水率を 10 重量%未満に設定する。



13 : キャスティング用基材

F : フィルム

【特許請求の範囲】

【請求項1】 ポリビニルアルコール系重合体水溶液からなる原液をキャスト用基材上に流延し、乾燥して得られたフィルムを上記キャスト用基材から剥離するポリビニルアルコール系重合体フィルムの製造方法において、

上記キャスト用基材からフィルムを剥離する時のフィルムの含水率を10重量%未満に設定することを特徴とするポリビニルアルコール系重合体フィルムの製造方法。

【発明の詳細な説明】

【0001】

【産業上の利用分野】この発明は、たとえば偏光膜や位相差膜として用いられる光学部品などに適したポリビニルアルコール系重合体フィルムの製造方法に関するものである。

【0002】

【従来の技術】ポリビニルアルコール（以下、「PVA」という。）系重合体フィルムは、一般に、キャスト法（溶液流延法）により製造される（たとえば、特公昭51-23981号公報参照）。この製造方法は、PVA系重合体のチップを溶解して原液を得、この原液をスリット状の開口から回転するドラムのようなキャスト用基材外周に流し出して流延させた後、乾燥させてフィルムを得ていた。

【0003】

【発明が解決しようとする課題】しかし、上記従来技術では、フィルムが十分に乾燥していないうちに、フィルムをドラムから剥がしており、そのため、以下のような問題点が生じていた。

1) 乾燥が不十分な場合には、幅の広い膜をロールから均一に剥離することができないので、剥離時のむらにより、厚薄むら（厚さのむら）を生じる。

2) 乾燥が不十分な場合には、キャスト用基材からフィルムを剥離する時の張力を大きくする必要があり、張力を大きくした場合には、剥離むらが生じ、その結果、部分的に分子配向が異なった状態を生じる。この分子配向むらは複屈折率によって測定される。すなわち、キャスト用基材からフィルムを剥離する時の張力を大きくした場合には、剥離むらが生じ、図4の破線で示すように、フィルムの幅方向の両端部において複屈折率が高くなる傾向がある。このような分子配向むらを有するフィルムを用いて偏光膜や位相差板を製造した場合には、偏光むらや位相差むらが生じ、光学用途には適さない。

3) キャスト用基材からフィルムを剥離する時の張力を大きくした場合には、フィルムの長さ方向に大きな分子配向が生じ、その結果、得られたフィルムを長さ方向に延伸する場合の最大延伸倍率が低下する。このようなフィルムを偏光膜に加工した場合には、延伸性が低

いたために、高性能の偏光膜を得るのが難しい。この発明は上記従来の問題に鑑みてなされたもので、品質の優れたPVA系重合体フィルムの製造方法を提供することを目的とする。

【0004】

【課題を解決するための手段】上記目的を達成するために、鋭意検討した結果、PVA系重合体水溶液からなる原液をキャスト用基材上に流延し、乾燥して得られたフィルムを上記キャスト用基材から剥離するPVA系重合体フィルムの製造方法において、上記キャスト用基材からフィルムを剥離する時のフィルムの含水率を10重量%未満に設定することを特徴とするPVA系重合体フィルムの製造方法を見出し、本発明を完成させるに至った。

【0005】

【作用】この発明によれば、キャスト用基材からフィルムを剥離する時のフィルムの含水率を10重量%未満まで乾燥させているので、以下のような利点が得られる。

1) 厚薄むらを軽減できる。

2) フィルムの分子配向およびそのむらを軽減できる。

3) フィルムを長さ方向に延伸する場合の最大延伸倍率（以下、「延伸性」と略記することがある。）が向上する。

【0006】この発明において、キャスト用基材からフィルムを剥離する時のフィルムの含水率は、10重量%未満であれば特に制限はないが、3重量%以上10重量%未満が好ましく、5重量%以上10重量%未満がより好ましい。剥離時のフィルムの含水率が3重量%未満の場合には、フィルムのカールが増し、その後の製造工程における取扱が難しくなる場合がある。

【0007】この発明の製造方法において、キャスト用基材としては、以下に説明するベルト型製膜機またはドラム型製膜機などを用いることができる。図1はベルト型製膜機11を示す。ベルト型製膜機11には、ダイ10を有している。ダイ10には、PVA系重合体水溶液からなる原液が供給される。ダイ10は、図3の正面図に示すように、幅方向Dに長いスリット状の開口10aを有しており、この開口10aから原液を幅方向Dに均一な厚みでキャスト用基材としてのベルト13上に流し出すものである。

【0008】図1のベルト型製膜機11は、一対のローラ12、12間に架け渡されて走行する無端状の上記ベルト13を有し、上記ダイ10から流れ出た原液をベルト13上に流延させるとともに乾燥させるものである。上記ベルト13は、たとえばステンレススチールからなり、その外周表面は鏡面仕上げがなされている。このベルト13の外周および内周には、それぞれ、ベルト13の進行方向に空間を仕切る仕切壁14が設けられてい

ない温風機から80℃～170℃の熱風Hが吹き付けられて、原液の乾燥を促進している。また、剥離の際のフィルム強度を上げる目的で、最も下流のゾーン14Aにおいては、フィルムFを常温の風Cにより冷却してもよい。

【0009】右側のローラ12の付近には、剥がしローラ15が設けられており、所定含水率まで乾燥したフィルムFが、剥がしローラ15によりベルト13から剥がされる。

【0010】つぎに、このベルト型製膜機11を用いた場合の製造方法について説明する。PVA系重合体水溶液からなる原液は、ダイ10に送られ、図3のように、ダイ10のスリット状の開口10aから、ベルト13上に流出する。ベルト13上に流れ出た原液は、図1のベルト13が矢印A方向に走行することにより流延され、ベルト13上において、熱風Hにより乾燥が促進される。ここで、ベルト13は、後述のドラムと異なり、長くすることができるので、乾燥時間を長くとして、ベルト13上で十分にフィルムFを乾燥させることができるから、フィルムFの含水率を容易に10重量%未満まで小さくして、フィルムFをベルト13から容易に剥がすことができる。そのため、図4の実線で示すように、複屈折率が均一でかつ低くなる。しかも、複屈折率が幅方向に均一で、かつ低いフィルムFが得られるので、フィルムの延伸性が向上する。

【0011】また、図1のベルト型製膜機11はそのベルト13を長くすることに特に制限はないから、ベルト13を長くすることによって、乾燥時間を長くできる。したがって、フィルムFを十分乾燥させながら、ベルト速度を速くして、ラインの生産能力を上げることができる。ベルト13の走行速度は、5～50m/分程度の範囲で適宜選択される。また、ベルト13上での滞留時間は、1～10分程度の範囲で適宜選択される。

【0012】また、このベルト型製膜機11のように、ベルト13の走行方向に仕切壁14を設けて、熱風Hをベルト13に当てた場合は、各仕切壁14間において熱風Hの温度を変えることができる。そのため、フィルムFの乾燥状態（乾燥段階）に応じた最適な温度を選択することができる。これにより、更にフィルムの延伸性を向上させることができる。

【0013】また、この発明方法の製膜機としては、図2のドラム型製膜機11Aを用いてもよい。図2において、ドラム型製膜機11Aは、ダイ10から原液が流延されるキャストリング用基材としてのキャストロール20を備えており、キャストロール20から乾燥ロール21を介して、フィルムFが乾燥される。なお、この場合、キャストロール20は、製造や運搬上の制約から、直径4m程度以上のものは得られないので、乾燥時間を長くして、キャストロール20の周速度を遅くする必要がある。

【0014】また、原液の溶解には、公知の耐圧溶解タンク内で溶解してもよく、あるいは、多軸押出機で溶解してもよい。

【0015】PVA系重合体の可塑剤としては、グリセリン、ジグリセリン、トリグリセリン、エチレングリコール、トリエチレングリコール、ポリエチレングリコール、ポリプロピレングリコールなどの多価アルコール系可塑剤およびこれらの混合物が挙げられ、これらの多価アルコール系可塑剤のなかでもグリセリンが好ましい。可塑剤を添加しても、添加しなくても良いが、可塑剤を添加する場合には、PVA系重合体100重量部に対して2～20重量部程度添加する。

【0016】この発明において用いられるPVA系重合体の重合度には、特に制限はないが、1,000以上が好ましく、1,000～20,000がより好ましく、1,500～10,000がさらに好ましい。PVA系重合体のけん化度は、特に制限はないが、80モル%以上が好ましく、90モル%以上がより好ましく、95モル%以上が更に好ましい。

【0017】この発明のPVA系重合体は、ビニルエステル系モノマーの重合体をけん化することにより得られる。ビニルエステル系モノマーとしては、ギ酸ビニル、酢酸ビニル、プロピオン酸ビニル、バレリン酸ビニル、カプリン酸ビニル、ラウリン酸ビニル、ステアリン酸ビニル、2,2,4,4-テトラメチルバレリアン酸ビニル、安息香酸ビニル、ビバリン酸ビニルおよびパーサティック酸ビニルなどが挙げられる。これらのなかでも酢酸ビニル、プロピオン酸ビニル、ビバリン酸ビニル、パーサティック酸ビニルが単独もしくは混合物として好ましく使用される。

【0018】また、上記のビニルエステル系モノマーと共重合可能なモノマーを共重合することも差し支えなく、これらの共重合可能なモノマーとしては、エチレン、プロピレン、1-ブテン、イソブテンなどのオレフィン類；アクリル酸およびその塩；アクリル酸メチル、アクリル酸エチル、アクリル酸n-プロピル、アクリル酸i-プロピル、アクリル酸n-ブチル、アクリル酸i-ブチル、アクリル酸t-ブチル、アクリル酸2-エチルヘキシル、アクリル酸ドデシル、アクリル酸オクタデシルなどのアクリル酸エステル類；メタクリル酸およびその塩、メタクリル酸メチル、メタクリル酸エチル、メタクリル酸n-プロピル、メタクリル酸i-プロピル、メタクリル酸n-ブチル、メタクリル酸i-ブチル、メタクリル酸t-ブチル、メタクリル酸2-エチルヘキシル、メタクリル酸ドデシル、メタクリル酸オクタデシルなどのメタクリル酸エステル類；アクリルアミド、N-メチルアクリルアミド、N-エチルアクリルアミド、N,N-ジメチルアクリルアミド、ジアセトンアクリルアミド、アクリルアミドプロパンスルホン酸およびその塩、アクリルアミドプロピルジメチルアミンおよびその

塩またはその4級塩、N-メチロールアクリルアミドおよびその誘導体などのアクリルアミド誘導体；メタクリルアミド、N-メチルメタクリルアミド、N-エチルメタクリルアミド、メタクリルアミドプロパンスルホン酸およびその塩、メタクリルアミドプロピルジメチルアミンおよびその塩またはその4級塩、N-メチロールメタクリルアミドおよびその誘導体などのメタクリルアミド誘導体；メチルビニルエーテル、n-プロピルビニルエーテル、i-プロピルビニルエーテル、n-ブチルビニルエーテル、i-ブチルビニルエーテル、t-ブチルビニルエーテル、ドデシルビニルエーテル、ステアシルビニルエーテルなどのビニルエーテル類；アクリロニトリル、メタクリロニトリルなどのニトリル類；塩化ビニル、塩化ビニリデン、フッ化ビニル、フッ化ビニリデンなどのハロゲン化ビニル類；酢酸アリル、塩化アリルなどのアリル化合物；マレイン酸およびその塩またはそのエステル；イタコン酸およびその塩またはそのエステル；ビニルトリメトキシシランなどのビニルシリル化合物；酢酸イソプロペニルなどが挙げられる。これらの共重合可能なモノマーの含有量としては、10モル%以下が好ましく、5モル%以下がより好ましい。また、この発明により得られるPVA系重合体フィルムの膜厚としては20～100μmが好ましい。

【0019】

【実施例】以下の実施例において本発明をより具体的に説明する。なお、以下の実施例および比較例におけるフィルムの物性は、以下の方法により測定した。

【0020】含水率：赤外線真空乾燥機（サトウ真空（株）製）を用いて、フィルム2gを50℃、2 Torrで2時間乾燥し、下記の式により算出した。

含水率 = $100 \times (\text{乾燥前の重量} - \text{乾燥後の重量}) / \text{乾燥前の重量}$

本測定方法は、フィルムに含まれるグリセリン等の可塑剤が蒸発しない条件である。

【0021】平均厚さおよび厚さむら：フィルムの幅方向に等間隔で全幅5点およびフィルムの長さ方向に1mの等間隔で5点の合計10点のサンプリングを行い、接触式フィルム厚み連続式測定器（安立電気（株）製）を使用して、直径3mmのダイヤモンド球の検出端に、30*

ダイ : T型スリットダイ
製膜機 : ステンレス製ベルト

乾燥条件

熱処理機：熱風式

*qの測定荷重を加え、1.5m/minの引取り速度で、フィルムの厚さを測定した。つぎに、10点のサンプルの測定値から、平均値を計算して平均厚さとし、10点のサンプルの測定値の最大値と最小値の差を求めて厚さむらとした。

【0022】平均複屈折率および複屈折率むら：フィルムの長さ方向に5cmピッチで20点のサンプリングを行い、リタデーション測定器（神崎製紙（株）製のKOBRA-21（商品名））を使用して、リタデーションを測定するとともに、同一の場所についてマイクロメータを用いてフィルムの厚さを測定した。つぎに、リタデーションの測定値をフィルム厚さの測定値で割ることにより、複屈折率を計算した。20点のサンプルについて複屈折率を求めて、その平均値を平均複屈折率とし、20点のサンプルの複屈折率の最大値と最小値の差を求めて、複屈折率むらとした。

【0023】最大延伸倍率：35℃のホウ酸4重量%水中で、15cm幅のPVAフィルムサンプルを用いて、延伸速度0.26m/minで延伸した時の延伸可能な最大延伸倍率を示した。

【0024】偏光むら：実施例および比較例により得られたPVAフィルムを用いて、以下の方法により偏光膜を製造した。すなわち、染色浴の染料濃度はヨウ素/ヨウ化カリウムの重量比を1/10に固定し、単体透過率が43%になるように、ヨウ素濃度を1～20g/リットルの範囲内で適宜選択した。ホウ酸浴のホウ酸濃度は4重量%とし、延伸浴にもホウ酸を4重量%濃度になるように添加し、表1に示す最大延伸倍率まで延伸した。乾燥は50℃の熱風で行った。得られた偏光膜の偏光むらを目視観察した。

【0025】実施例1

PVA（重合度1750、けん化度99.9モル%）100重量部とグリセリン12重量部、さらに溶媒として水を加え、含水率6.0%wb（ウェットベースにおける重量%、以下同じ）の均質な原液をダイ10へ定量供給し、ベルト型製膜機11にて、厚さ75μm、幅1mのフィルムを製造し、熱処理機で熱処理を施した。以下に、主な製造条件を示す。

ダイ温度	100℃
長さ	20m
ベルト速度	10m/分
乾燥初期温度	100℃
乾燥後期温度	150℃
乾燥時間	120秒
フィルム剥離時の含水率	9.0wt%
熱風温度	160℃
処理時間	15秒
出口フィルムの含水率	1.5wt%
調湿後のフィルムの含水率	6.0wt%

7

こうして得られたフィルムの物性を表1に示す。このフィルムは、厚さむら、平均複屈折率および複屈折率むらが小さく、延伸性が良好であった。

【0026】実施例2

実施例1と同じ原液をダイ10へ定量供給し、ベルト型*

ダイ : 実施例1と同じ

製膜機 : 実施例1と同じ

乾燥条件

熱処理機 : 実施例1と同じ

こうして得られたフィルムの物性を表1に示す。このフィルムは、厚さむら、平均複屈折率および複屈折率むらが実施例1よりも更に良好であり、延伸性も良好であった。

【0027】実施例3

ダイ : 実施例1と同じ

ドラム型製膜機 : キャストロール

熱処理機 : 熱風式

こうして得られたフィルムの物性を表1に示す。このフィルムは、厚さむら、平均複屈折率および複屈折率むらが小さく、延伸性も良好であった。

【0028】比較例1

ダイ : 実施例1と同じ

製膜機 : 実施例1と同じ

乾燥条件

熱処理機 : 熱風式

こうして得られたフィルムの物性を表1に示す。このフィルムは、厚さむら、平均複屈折率および複屈折率むらが大きく、延伸性についても実施例に比べ低い。

【0029】比較例2

8

* 製膜機11にて乾燥時間を実施例1より長くし、フィルム剥離時の含水率をさらに低下させて剥離することにより、厚さ75 μ m、幅1mのフィルムを製造し、熱処理機で熱処理を施した。以下に、主な製造条件を示す。

ベルト速度 7 m/分

乾燥初期温度 100 °C

乾燥後期温度 150 °C

乾燥時間 170 秒

フィルム剥離時の含水率 5.0 wt %

熱風温度 150 °C

処理時間 21 秒

出口フィルムの含水率 0.8 wt %

調湿後のフィルムの含水率 5.4 wt %

* 実施例1と同じ原液をダイ10へ定量供給し、ドラム型製膜機20にて厚さ75 μ m、幅1mのフィルムを製造した。乾燥ロールは使用しなかった。以下に、主な製造条件を示す。

※

直径 2 m

回転速度 2 m/分

ロール温度 90 °C

乾燥時間 155 秒

フィルム剥離時の含水率 8.0 wt %

熱風温度 160 °C

処理時間 15 秒

出口フィルムの含水率 1.8 wt %

調湿後のフィルムの含水率 6.5 wt %

★ 実施例1と同じ原液をダイ10へ定量供給し、ベルト型製膜機11にて厚さ75 μ m、幅1mのフィルムを製造し、熱処理機で熱処理を施した。以下に、主な製造条件を示す。

★

ベルト速度 16 m/分

乾燥初期温度 100 °C

乾燥後期温度 150 °C

乾燥時間 70 秒

フィルム剥離時の含水率 20 wt %

熱風温度 165 °C

処理時間 9 秒

出口フィルムの含水率 5.2 wt %

調湿後のフィルムの含水率 6.5 wt %

実施例1と同じ原液をダイ10へ定量供給し、ベルト型製膜機11にて厚さ75 μ m、幅1mのフィルムを製造し、熱処理機で熱処理を施した。以下に、主な製造条件を示す。

50

ダイ : 実施例1と同じ
製膜機 : 実施例1と同じ

乾燥条件

ベルト速度 14 m/分

乾燥初期温度 100 °C

乾燥後期温度 150 °C

乾燥時間 86 秒

フィルム剥離時の含水率 15 wt %

熱風温度 160 °C

処理時間 11 秒

出口フィルムの含水率 3.0 wt %

調湿後のフィルムの含水率 6.0 wt %

熱処理機 : 熱風式

こうして得られたフィルムの物性を表1に示す。このフィルムは厚さむら、平均複屈折率および複屈折率むらが大きく、延伸性についても実施例に比べ低い。

【0030】比較例3

*

ダイ : 実施例1と同じ

ドラム型製膜機 : キャストロール

実施例3と同じ

回転速度 5 m/分

ロール温度 90 °C

乾燥時間 62 秒

フィルム剥離時の含水率 25 wt %

ロール温度 70 °C~110 °C

乾燥時間 100 秒

熱風温度 160 °C

処理時間 15 秒

出口フィルムの含水率 1.5 wt %

調湿後のフィルムの含水率 6.3 wt %

乾燥ロール

熱処理機 : 熱風式

こうして得られたフィルムの物性を表1に示す。このフィルムは厚さむら、平均複屈折率および複屈折率むらが大きく、延伸性についても実施例に比べ低い。

30

【0031】

【表1】

	剥離時の含水率 (wt%)	平均厚さ (μm)	厚さむら (μm)	平均複屈折率 $\Delta n (\times 10^{-3})$	複屈折率むら $R (\Delta n) (\times 10^{-3})$	最大延伸倍率 (倍)	偏光むら
実施例 1	9.0	75.1	1.5	0.40	0.09	5.2	なし
" 2	5.0	74.8	1.3	0.33	0.07	5.1	なし
" 3	8.0	75.3	1.4	0.39	0.08	5.2	なし
比較例 1	20.0	74.7	4.5	1.73	0.60	4.6	多い
" 2	15.0	74.9	4.3	1.40	0.40	4.5	やや多い
" 3	25.0	75.1	5.5	2.00	0.71	4.5	非常に多い

* (0032)

【発明の効果】以上説明したように、この発明によれば、キャスト用基材からフィルムを剥離する時のフィルムの含水率を10重量%未満まで乾燥させているから、フィルムの品質（厚薄むら、分子配向およびそのむらならびに延伸性）が向上する。

【図面の簡単な説明】

【図1】この発明の製造方法に用いることができる製膜機の一例を示す概略構成図である。

10 【図2】同製膜機の他の例を示す概略構成図である。

【図3】ダイの正面図である。

【図4】フィルムの幅方向における複屈折率の変化を示す特性図である。

【符号の説明】

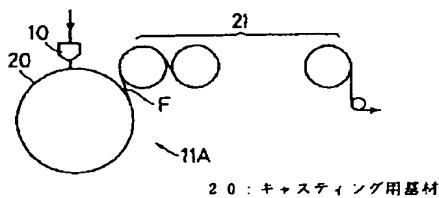
13, 20…キャスト用基材、F…フィルム。

20

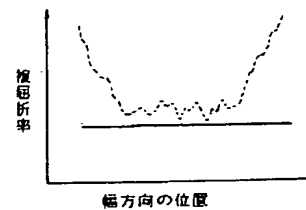
30

*

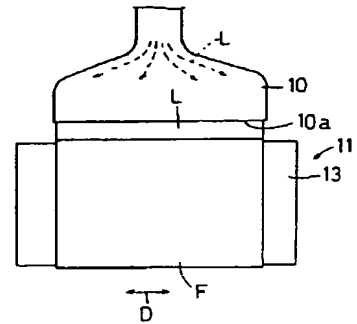
【図2】



【図4】



【圖 3】



13: キャスティング用基材
F: フィルム

(72)発明者 中尾 介彦
岡山県倉敷市津津2045番地の1 株式会社
クラレ内

Partial Translation of JP-A-5337967

Title of the invention:

Production of polyvinyl alcohol polymer film

Column 1, lines 1-10

[Claim(s)]

Claim 1 A method of producing polyvinyl alcohol polymer film comprising casting an aqueous solution of polyvinyl alcohol polymer on a casting base material, and stripping resulting dried film from the casting base material, characterized in that the water content of the film at the stripping stage from the casting base material is controlled under 10% by weight.

Column 1, lines 13-16

This invention relates to a method of producing polyvinyl alcohol polymer film suitable for an optical component used, for example, as a polarization film or a phase difference film.

Column 2, lines 6-14

The present inventors have intensively studied to achieve the afore-mentioned object; and, as a result, have found out that a method of producing polyvinyl alcohol polymer film comprising casting an aqueous solution of polyvinyl alcohol polymer on a casting base material, and stripping resulting dried film from the casting base material, characterized in that the water content of the film at the stripping stage from the casting base material is controlled under 10% by weight, and, on the basis of this finding, we have completed the present invention.

Column 2, lines 25-34

In this invention, the water content of the film at the stripping stage from the casting base material is not specifically limited, so long as the water content of the film is controlled under 10% by weight. The water content of the film is preferably 3% by weight or more, and under 10% by weight, and more preferably 5% by weight or more, and under 10% by weight. When the water content of the film at the stripping stage from the casting base material is less than 3 % by weight, a significantly curled film is obtained and a handling in a subsequent manufacturing process may become difficult.

In this producing method of the invention, a belt-type film production machine or a drum-type film production machine explained below can be used as a casting base material.

Column 5, line 24-column 7, line 2

[0019]

[Examples] The following examples illustrate the present invention more specifically. The physical properties of the film in the examples and comparative examples were measured according the methods mentioned below.

[0020] Water content: Using the infrared vacuum dryer (made from Sato Vacuum), 2g of film was dried at 50 °C and 2 Torr for 2 hours, and computed by the following formula.

$$\text{Water content} = 100 \times (\text{weight of the film before drying} - \text{weight of the film after drying}) / \text{weight of the film before drying}$$

A condition in such plasticizers such as a glycerol contained in the film do not evaporate, is taken in the measurement.

[0021] Average thickness and thickness unevenness: Samples of 5 points at regular intervals in width direction and of 10 points at 1m regular intervals in the length direction are taken. Using the contact-type film thickness continuous measuring instrument (made from Anritsu Electric), and applying a measuring load of 30g at the end of the detection made of a diamond sphere with a diameter of 8mm, the thickness of a film was measured at a taking speed of 1.5m/min. The average thickness of the film was calculated on the average of the measured value of the samples of 10 points, and the thickness unevenness of the film was calculated from the difference of the maximum of the measured value of the samples of 10 points and the minimum of the measured value of the samples of 10 points.

[0022] Rate of average birefringence and unevenness of birefringence: Samples of 20 points in the length direction of a film in 5cm pitch are taken. Using the retardation measuring instrument (KOBRA-21 by Kanzaki Paper Mfg. Co., Ltd. (tradename)), a retardation was measured, and the thickness of a film in the same place was measured using a micrometer. The rate of birefringence of the film was calculated by dividing the measured value of the retardation by the measured value of film thickness. The rate of average birefringence was calculated on the average of the measured value of the samples of 20 points, and the unevenness of birefringence was calculated from the difference of the maximum of the measured value of the samples of 20 points and the minimum of the measured value of the samples of 20 points.

[0023] Maximum draw ratio: PVA film with 15cm width was stretched in an aqueous solution having a boric acid concentration of 4% by weight at 35 degrees C at a extension speed of 0.26 m/min. The greatest draw ratio when the film can be stretched without breaking, is the maximum draw ratio.

[0024] Polarization unevenness: The polarization film was manufactured by the methods mentioned below using the PVA film obtained by the examples and the comparative example. As a dye stuff concentration in a dyeing bath, the weight ratio of iodine to potassium iodide was adjusted to 1/10, and the iodine concentration was selected within a

range of 1-20g/liter so that single transmittance was 43%. The concentration of boric acid in a bath of boric acid was 4% by weight, and boric acid was also added to the bath for stretching so that the concentration of the boric acid in the bath was 4% by weight. The film was stretched at the maximum draw ratio shown in Table 1. The film after stretching was dried in hot air at 50 °C. Polarization unevenness of the obtained polarization film was evaluated through visual observation.

[0025] Example 1

100 parts by weight of PVA (degree of polymerization 1750, and degree of hydrolysis 99.9 mol%), 12 parts by weight of glycerol and water as a solvent were added to obtain the homogeneous solution with the water content of 60% by weight (wet basis, the same is applied hereinafter). The fixed quantity of the solution was fed to the die 10, the film with 75 μm in thickness and a width of 1m was manufactured using the belt-type film production machine 11, and it was heat-treated with the heat setting machine. The main manufacture conditions are shown below.

Die:

T type slit die

Die temperature 100 °C

Film production machine:

The belt made from stainless steel

Length 20 m

Belt speed 10 m/min

Dry conditions

Initial temperature of drying 100 °C

Latter temperature of drying 150 °C

Drying time 120 second

Water content of the film at the stripping stage 9.0% by weight

Heat setting machine :

Hot air type

Hot air temperature 160 °C

Treating time 15 seconds

Water content of the film outlet 1.5 % by weight

Water content of the film after conditioning 6.0 % by weight

The physical properties of the film obtained are shown in Table 1. The thickness unevenness, the rate of average birefringence and the unevenness of birefringence of the film had are small, and the stretchability of the film was good.

Column 9, line 31 – column 11

[0031]

[Table 1]

	Example			Comparative example		
	1	2	3	1	2	3
Water content of the film at the stripping stage (% by weight)	9.0	5.0	8.0	20.0	15.0	25.0
Average thickness (μm)	75.1	74.8	75.3	74.7	74.9	75.1
Thickness unevenness (μm)	1.5	1.3	1.4	4.5	4.3	5.5
Rate of average birefringence $\Delta n(\times 10^3)$	0.40	0.33	0.39	1.73	1.40	2.00
Unevenness of birefringence $R(\Delta n)(\times 10^3)$	0.09	0.07	0.08	0.60	0.40	0.71
Maximum draw ratio (times)	5.2	5.1	5.2	4.6	4.5	4.5
Polarization unevenness	none	none	none	much	slightly much	remarkably much